

本資料のうち、枠囲みの内容は商業機密の観点から公開できません。

女川原子力発電所第2号機 工事計画審査資料	
資料番号	02-工-B-01-0032_改1
提出年月日	2021年8月3日

VI-4-1 安全弁及び逃がし弁の吹出量計算書

2021年8月

東北電力株式会社

目次

1.	概要	1
2.	基本方針	1
2.1	記号の定義	2
2.2	容量計算方法	7
3.	原子炉冷却系統施設の安全弁等の容量計算結果	8
3.1	吹出量の計算 (E11-F048A, B)	9
3.1.1	設計条件	9
3.1.2	吹出量の計算式	9
3.1.3	逃がし弁の吹出量	10
3.1.4	必要吹出量の設定根拠	10
3.1.5	評価結果	10
3.2	吹出量の計算 (E11-F048C)	11
3.2.1	設計条件	11
3.2.2	吹出量の計算式	11
3.2.3	逃がし弁の吹出量	12
3.2.4	必要吹出量の設定根拠	12
3.2.5	評価結果	12
3.3	吹出量の計算 (E11-F050A, B)	13
3.3.1	設計条件	13
3.3.2	吹出量の計算式	13
3.3.3	逃がし弁の吹出量	14
3.3.4	必要吹出量の設定根拠	14
3.3.5	評価結果	14
3.4	吹出量の計算 (E11-F054A, B)	15
3.4.1	設計条件	15
3.4.2	吹出量の計算式	15
3.4.3	逃がし弁の吹出量	16
3.4.4	必要吹出量の設定根拠	16
3.4.5	評価結果	16
3.5	吹出量の計算 (E22-F023)	17
3.5.1	設計条件	17
3.5.2	吹出量の計算式	17
3.5.3	逃がし弁の吹出量	18
3.5.4	必要吹出量の設定根拠	18
3.5.5	評価結果	18
3.6	吹出量の計算 (E21-F017)	19
3.6.1	設計条件	19

3.6.2	吹出量の計算式	19
3.6.3	逃がし弁の吹出量	20
3.6.4	必要吹出量の設定根拠.....	20
3.6.5	評価結果	20
3.7	吹出量の計算 (E51-F059)	21
3.7.1	設計条件	21
3.7.2	吹出量の計算式	21
3.7.3	逃がし弁の吹出量	22
3.7.4	必要吹出量の設定根拠.....	22
3.7.5	評価結果	22
3.8	吹出量の計算 (E71-F010)	23
3.8.1	設計条件	23
3.8.2	吹出量の計算式	23
3.8.3	逃がし弁の吹出量	24
3.8.4	必要吹出量の設定根拠.....	24
3.8.5	評価結果	24
4.	計測制御系統施設の安全弁等の容量計算結果.....	25
4.1	吹出量の計算 (C41-F003A, B)	26
4.1.1	設計条件	26
4.1.2	吹出量の計算式	26
4.1.3	逃がし弁の吹出量	27
4.1.4	必要吹出量の設定根拠.....	27
4.1.5	評価結果	27
4.2	吹出量の計算 (C41-F022)	28
4.2.1	設計条件	28
4.2.2	吹出量の計算式	28
4.2.3	逃がし弁の吹出量	29
4.2.4	必要吹出量の設定根拠.....	29
4.2.5	評価結果	29
4.3	吹出量の計算 (P54-F065A, B)	30
4.3.1	設計条件	30
4.3.2	吹出量の計算式	30
4.3.3	安全弁の吹出量	31
4.3.4	必要吹出量の設定根拠.....	31
4.3.5	評価結果	31
4.4	吹出量の計算 (P54-F1005A, B)	32
4.4.1	設計条件	32
4.4.2	吹出量の計算式	32
4.4.3	安全弁の吹出量	33

4.4.4	必要吹出量の設定根拠.....	33
4.4.5	評価結果.....	33
5.	原子炉格納施設の安全弁等の容量計算結果.....	34
5.1	吹出量の計算 (E11-F084).....	35
5.1.1	設計条件.....	35
5.1.2	吹出量の計算式.....	35
5.1.3	逃がし弁の吹出量.....	36
5.1.4	必要吹出量の設定根拠.....	36
5.1.5	評価結果.....	36
5.2	吹出量の計算 (E11-F085).....	37
5.2.1	設計条件.....	37
5.2.2	吹出量の計算式.....	37
5.2.3	逃がし弁の吹出量.....	38
5.2.4	必要吹出量の設定根拠.....	38
5.2.5	評価結果.....	38
5.3	吹出量の計算 (T49-F007A, B).....	39
5.3.1	設計条件.....	39
5.3.2	吹出量の計算式.....	39
5.3.3	逃がし弁の吹出量.....	40
5.3.4	必要吹出量の設定根拠.....	40
5.3.5	評価結果.....	40
5.4	吹出量の計算 (T63-F006).....	41
5.4.1	設計条件.....	41
5.4.2	吹出量の計算式.....	41
5.4.3	逃がし弁の吹出量.....	42
5.4.4	必要吹出量の設定根拠.....	42
5.4.5	評価結果.....	42

1. 概要

本計算書は、「実用発電用原子炉及びその附属施設の技術基準に関する規則」（以下「技術基準規則」という。）第 20 条及び第 57 条並びにそれらの「実用発電用原子炉及びその附属施設の技術基準に関する規則の解釈」の安全弁等の規定に基づき設置された原子炉冷却系統施設、計測制御系統施設、原子炉格納施設及び非常用電源設備の安全弁及び逃がし弁が、必要な吹出量以上の容量を有することを確認するための容量計算の方針及びこれに基づいた計算結果について説明するものである。

なお、設計基準対象施設に関しては、技術基準規則の要求事項に変更がないため、今回の申請において変更は行わないが、「実用発電用原子炉の設置、運転等に関する規則」の改正により追加となる安全弁及び逃がし弁については、本計算書にて必要吹出量又は容量の算定を行う。

重大事故等時に流路となる配管及び容器に付属する安全弁及び逃がし弁が、重大事故等対処設備としての申請範囲となるため、本計算書にて必要吹出量又は容量の算定を行う。

なお、重大事故等対処設備のうち、原子炉冷却系統施設の主蒸気逃がし安全弁 (B21-F001A～H, J～L), 非常用電源設備の非常用ディーゼル発電設備空気だめ安全弁 (R43-F318A, B) 及び高圧炉心スプレイ系ディーゼル発電設備空気だめ安全弁 (R44-F318) の吹出量は、平成 4 年 1 月 13 日付け 3 資庁第 10518 号にて認可された工事計画の IV-4-2 「主蒸気逃がし安全弁の吹出量計算書」、IV-4-8 「非常用ディーゼル発電設備空気だめ安全弁の吹出量計算書」及び IV-4-9 「高圧炉心スプレイ系ディーゼル発電設備空気だめ安全弁の吹出量計算書」において必要吹出量の算定を行っており、設計基準対象施設として使用する場合は系統設備及び使用方法に変更がないこと並びに設計基準対象施設に関しては技術基準規則の要求事項に変更がないため、今回の申請において変更は行わない。

2. 基本方針

蒸気用の安全弁、ガス用安全弁及び逃がし弁（以下「安全弁等」という。）の容量計算は、各安全弁等の施設時に適用された「発電用原子力設備に関する構造等の技術基準（昭和 55 年通商産業省告示第 501 号）」（以下「S55 年告示第 501 号」という。）第 103 条（安全弁等の容量の計算式）又は「J SME S NC 1-2005/2007 発電用原子力設備規格 設計・建設規格」（以下「設計・建設規格」という。）第 10 章（安全弁等）の規定に基づいて算定し、算定結果が必要な吹出量以上であることを確認する。

2.1 記号の定義

安全弁等の容量計算に用いる記号について、次に説明する。

(1) 蒸気用の安全弁の容量計算に使用するもの

	記号	単位	定義
蒸気用の安全弁の容量計算*に使用するもの	Q_m	kg/h	公称吹出し量（容量）
	D	mm	弁座口の径
	d_t	mm	のど部の径
	L	mm	リフト
	A	mm ²	吹出し面積 全量式の場合 $A = \frac{\pi}{4} \cdot d_t^2$ (J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書付図 1 による)
	p	MPa	公称吹出し量決定圧力 公称吹出し量決定圧力で、設定圧力が 0.1 MPa を超えるときは、設定圧力の 1.03 倍、設定圧力が 0.1 MPa 以下のときは、設定圧力に 0.02 MPa を加えた圧力とする。ただし、指定のある場合は、その値による。 (J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書 2. 蒸気に対する公称吹出し量による)
	K_d	-	公称吹出し係数（弁メーカーにおける実験で求めた値による）
C	-	蒸気の性質による係数 (J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書表 1 による)	

注記 * : 設計・建設規格 SRV-3111(1)による。

(2) ガス用安全弁の容量計算に使用するもの

a. S55 年告示第 501 号に基づく評価を実施する場合

	記号	単位	定義
ガス用安全弁の容量計算*に使用するもの	Q_m	kg/h	公称吹出し量 (容量)
	D	mm	弁座口の径
	d_t	mm	のど部の径
	L	mm	リフト
	C'	-	ガスの断熱指数による係数 (J I S B 8 2 1 0 -1986 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書図 2 による)
	P_1	kg/cm ² (MPa)	公称吹出し量決定圧力の絶対圧力 (特に指定のない場合は, 吹出圧力の 1.1 倍の絶対圧力)
	P_2	kg/cm ² (MPa)	背圧の絶対圧力
	K_d	-	公称吹出し係数 (弁メーカーにおける実験で求めた値による)
	A	mm ²	吹出し面積 揚程式平面座の場合 $A = \pi \cdot D \cdot L$ (J I S B 8 2 1 0 -1986 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書付図による)
	M	-	ガスの分子量
	Z	-	圧縮係数 (J I S B 8 2 1 0 -1986 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書図 4 による)
	T	K	公称吹出し量決定圧力におけるガスの絶対温度

注記 * : S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第二号による。

b. 設計・建設規格に基づく評価を実施する場合

	記号	単位	定義
ガス用安全弁の容量計算*に使用するもの	Q_m	kg/h	公称吹出し量 (容量)
	D	mm	弁座口の径
	d_t	mm	のど部の径
	L	mm	リフト
	C'	-	ガスの断熱指数による係数 (J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書図 2 による)
	P_1	MPa	公称吹出し量決定圧力の絶対圧力 (特に指定のない場合は, 吹出圧力の 1.1 倍の絶対圧力)
	P_2	MPa	背圧の絶対圧力
	K_d	-	公称吹出し係数 (弁メーカーにおける実験で求めた値による)
	A	mm ²	吹出し面積 揚程式平面座の場合 $A = \pi \cdot D \cdot L$ (J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書付図 1 による)
	M	-	ガスの分子量
	Z	-	圧縮係数 (J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁 附属書図 3 による)
	T	K	公称吹出し量決定圧力におけるガスの絶対温度

注記 * : 設計・建設規格 SRV-3111(2)による。

(3) 逃がし弁の容量計算に使用するもの

a. S55 年告示第 501 号に基づく評価を実施する場合

	記号	単位	定義
逃がし弁の容量計算*に使用するもの	W	kg/h	弁の容量
	A	mm ²	弁の流体通路の最小面積 以下の計算式で求めた値又は弁体が所定のリフトに達したときに形成される流体通路の最小面積のうち最も小さな値を使用する。 $\cdot A = \frac{\pi}{4} \cdot d_t^2$ $\cdot A = \pi \cdot D \cdot L$
	n	-	流量係数 (0.5 又は実験的に求めた値)
	D	mm	弁座口の径
	d _t	mm	のど部の径
	L	mm	リフト
	△P	kg/cm ²	逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差
	G	g/cm ³	入口側の液体の比重量

注記* : S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号による。

b. 設計・建設規格に基づく評価を実施する場合

	記号	単位	定義
逃がし弁の容量計算*に使用するもの	W	kg/h	弁の容量
	A	mm ²	弁の流体通路の最小面積 以下の計算式で求めた最も小さな値を使用する。 ・ $A = \frac{\pi}{4} \cdot d_t^2$ ・ $A = \pi \cdot D \cdot L$
	n	-	流量係数 (0.5 又は実験的に求めた値)
	D	mm	弁座口の径
	d _t	mm	のど部の径
	L	mm	リフト
	△P	MPa	逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差
	G	kg/m ³	入口側の液体の密度

注記 * : 設計・建設規格 SRV-3112 による。

2.2 容量計算方法

安全弁等の容量については、次の適用基準に基づく計算式により容量を求める。

項目		適用基準	計算式
蒸気用安全弁の 吹出量（容量）	①	設計・建設規格 SRV-3111 (1) *1	$Q_m = 5.246 \cdot C \cdot K_d \cdot A \cdot (p + 0.1) \cdot 0.9$
	②	S55 年告示第 501 号 第 103 条第 1 項第二号*2	$Q_m = C' \cdot K_d \cdot A \cdot P_1 \cdot \sqrt{\frac{M}{Z \cdot T}} \cdot 0.9$
ガス用安全弁の 吹出量（容量）	③	設計・建設規格 SRV-3111 (2) *3	$Q_m = C' \cdot K_d \cdot A \cdot P_1 \cdot \sqrt{\frac{M}{Z \cdot T}} \cdot 0.9$
	④	S55 年告示第 501 号 第 103 条第 1 項第三号	$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$
逃がし弁の容量	⑤	設計・建設規格 SRV-3112	$W = 5.04 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$

注記*1: 「J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁」の「附属書 安全弁の公称吹出し量の算定方法」の「2. 蒸気に対する公称吹出し量」による。

*2: 「J I S B 8 2 1 0 -1986 蒸気用及びガス用ばね安全弁」の「附属書 安全弁の公称吹出し量の算定方法」の「3. ガスに対する公称吹出し量」による。

*3: 「J I S B 8 2 1 0 -1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁」の「附属書 安全弁の公称吹出し量の算定方法」の「3. ガスに対する公称吹出し量」による。

3. 原子炉冷却系統施設の安全弁等の容量計算結果

以下の安全弁等の容量計算結果及び必要な吹出量を次頁以降に示す。

いずれの安全弁等についても容量計算結果が必要な吹出量を上回っていることを確認した。

番号	弁番号	適用基準	対象区分
1	E11-F048A, B	④	DB/SA
2	E11-F048C	④	DB/SA
3	E11-F050A, B	④	DB/SA
4	E11-F054A, B	④	DB/SA
5	E22-F023	④	DB/SA
6	E21-F017	④	DB/SA
7	E51-F059	④	SA
8	E71-F010	⑤	SA

3.1 吹出量の計算 (E11-F048A, B)

3.1.1 設計条件

名 称	E11-F048A, B
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	38 (3.73 MPa)
最高使用温度 (°C)	186 (DB/SA)
個 数	2
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.1.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は 0.5 とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 37.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

3.1.3 逃がし弁の吹出量

3.1.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 37.5 \times 1.0}$$
$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

3.1.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、原子炉冷却材圧力バウンダリの隔離弁から残留熱除去系への弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

3.1.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

3.2 吹出量の計算 (E11-F048C)

3.2.1 設計条件

名 称	E11-F048C
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	38 (3.73 MPa)
最高使用温度 (°C)	100 (DB/SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.2.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は 0.5 とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 37.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

枠囲みの内容は商業機密の観点から公開できません。

3.2.3 逃がし弁の吹出量

3.2.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 37.5 \times 1.0}$$

$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

3.2.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、原子炉冷却材圧力バウンダリの隔離弁から残留熱除去系への弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

3.2.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

3.3 吹出量の計算 (E11-F050A, B)

3.3.1 設計条件

名 称	E11-F050A, B
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	20 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	87.9 (8.62 MPa)
最高使用温度 (°C)	302 (DB) /315 (SA)
個 数	2
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.3.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は 0.5 とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 87.4

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

枠囲みの内容は商業機密の観点から公開できません。

3.3.3 逃がし弁の吹出量

3.3.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 87.4 \times 1.0}$$

$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

3.3.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、通常運転時、残留熱除去系に生じる閉塞部分に内包する流体の温度上昇による熱膨張分を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

3.3.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

3.4 吹出量の計算 (E11-F054A, B)

3.4.1 設計条件

名 称	E11-F054A, B
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	14 (1.37 MPa)
最高使用温度 (°C)	186 (DB/SA)
個 数	2
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.4.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は 0.5 とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 13.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

枠囲みの内容は商業機密の観点から公開できません。

3.4.3 逃がし弁の吹出量

3.4.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 13.5 \times 1.0}$$
$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

3.4.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、原子炉冷却材圧力バウンダリの隔離弁から残留熱除去系への弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

3.4.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

3.5 吹出量の計算 (E22-F023)

3.5.1 設計条件

名 称	E22-F023
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	14 (1.37 MPa)
最高使用温度 (°C)	100 (DB/SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.5.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は 0.5 とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 13.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

3.5.3 逃がし弁の吹出量

3.5.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 13.5 \times 1.0}$$

$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

3.5.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、原子炉冷却材圧力バウンダリの隔離弁から高圧炉心スプレイ系への弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

3.5.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

3.6 吹出量の計算 (E21-F017)

3.6.1 設計条件

名 称	E21-F017
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	45 (4.41 MPa)
最高使用温度 (°C)	100 (DB/SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.6.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は 0.5 とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 44.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

枠囲みの内容は商業機密の観点から公開できません。

3.6.3 逃がし弁の吹出量

3.6.2 項の式よりWは以下となる。

$$\begin{aligned}
 W &= 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 44.5 \times 1.0} \\
 &= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}
 \end{aligned}$$

3.6.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、原子炉冷却材圧力バウンダリの隔離弁から低圧炉心スプレイ系への弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

3.6.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

3.7 吹出量の計算 (E51-F059)

3.7.1 設計条件

名 称	E51-F059
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	14 (1.37 MPa)
最高使用温度 (°C)	66 (SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.7.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55年告示第501号第103条第1項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は0.5とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 13.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

3.7.3 逃がし弁の吹出量

3.7.2 項の式よりWは以下となる。

$$W=50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 13.5 \times 1.0}$$
$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

3.7.4 必要吹出量の設定根拠

重大事故等対処設備として必要な吹出量は、原子炉冷却材圧力バウンダリの隔離弁から原子炉隔離時冷却系への弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

3.7.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

3.8 吹出量の計算 (E71-F010)

3.8.1 設計条件

名 称	E71-F010
種 類	非平衡型
形 式	全量式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	12.5 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (MPa)	1.70
最高使用温度 (°C)	66 (SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

3.8.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、【事例規格】過圧防護に関する規定 (NC-CC-001) 発電用原子力設備規格 設計・建設規格 OPP-7000 により、設計・建設規格 SRV-3112 に従う。

$$W = 5.04 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (弁メーカーにおける実験で求めた値による)

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (MPa) 1.70

G : 入口側の液体の密度 (kg/m³) 1000.0

3.8.3 逃がし弁の吹出量

3.8.2 項の式よりWは以下となる。

$$W=5.04 \times \square \times \square \times \sqrt{1.1 \times 1.70 \times 1000.0}$$
$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

3.8.4 必要吹出量の設定根拠

重大事故等対処設備として必要な吹出量は、高圧炉心スプレイ系の隔離弁から直流駆動低圧注水系への弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

3.8.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

4. 計測制御系統施設の安全弁等の容量計算結果

以下の安全弁等の容量計算結果及び必要な吹出量を次頁以降に示す。

いずれの安全弁等についても容量計算結果が必要な吹出量を上回っていることを確認した。

番号	弁番号	適用基準	対象区分
1	C41-F003A, B	④	DB/SA
2	C41-F022	④	DB/SA
3	P54-F065A, B	②	DB/SA
4	P54-F1005A, B	③	SA

4.1 吹出量の計算 (C41-F003A, B)

4.1.1 設計条件

名 称	C41-F003A, B
種 類	非平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	13 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	110 (10.79 MPa)
最高使用温度 (°C)	66 (DB/SA)
個 数	2
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

4.1.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55年告示第501号第103条第1項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は0.5とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 109.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

4.1.3 逃がし弁の吹出量

4.1.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 109.5 \times 1.0}$$

$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

4.1.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、SLC 注入電動弁が全閉状態でほう酸水注入系ポンプ出口配管にほう酸水注入系ポンプの定格流量が流入した場合に、流入流量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

4.1.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

4.2 吹出量の計算 (C41-F022)

4.2.1 設計条件

名 称	C41-F022
種 類	非平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	20 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	13 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	12 (1.18 MPa)
最高使用温度 (°C)	66 (DB/SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

4.2.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55年告示第501号第103条第1項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は0.5とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 11.5

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

4.2.3 逃がし弁の吹出量

4.2.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 11.5 \times 1.0}$$

$$= \square \text{ kg/h (1 kg/h 未満切捨て)}$$

4.2.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、原子炉圧力容器に接続するほう酸水注入系ポンプ吐出配管に設置される常時閉の弁に弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個とする。

また、重大事故等対処設備として使用する場合においても、使用する系統設備及び使用方法が設計基準対象施設として使用する場合と変わらないため、必要な吹出量の設定根拠は同じである。

4.2.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

4.3 吹出量の計算 (P54-F065A, B)

4.3.1 設計条件

名 称	P54-F065A, B
種 類	非平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	15.0 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	窒素
吹出圧力 (kg/cm ²)	14.8 (1.45 MPa)
最高使用温度 (°C)	66 (DB/SA)
個 数	2
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

4.3.2 吹出量の計算式

ガス用安全弁の吹出し量の計算は、S55年告示第501号第103条第1項第二号により、「J I S B 8 2 1 0-1986 蒸気用及びガス用ばね安全弁」の「附属書 安全弁の公称吹出し量の算定方法」の「3. ガスに対する公称吹出し量」に従う。

$$Q_m = C' \cdot K_d \cdot A \cdot P_1 \cdot \sqrt{\frac{M}{Z \cdot T}} \cdot 0.9$$

ここで、

Q_m : 公称吹出し量 (kg/h)

C' : κ と P_2/P_1 による係数 (附属書図 2 による。) 2.65

κ : P_1 における断熱指数 (不明の場合は、 $\kappa = 1.0$ とする。)

P_1 : 公称吹出し量決定圧力の絶対圧力 (kg/cm²) 17.28

(特に指定のない場合は、設定圧力の 1.1 倍とする。)

P_2 : 背圧の絶対圧力 (kg/cm²)

K_d : 公称吹出し係数 (弁メーカーにおける実験で求めた値による)

A : 吹出し面積 (mm²)

M : ガスの分子量 28.01

Z : 圧縮係数 (附属書図 4 による。) 1.0

T : 公称吹出し量決定圧力におけるガスの絶対温度 (K) 339

枠囲みの内容は商業機密の観点から公開できません。

4.3.3 安全弁の吹出量

4.3.2 項の式より Q_m は以下となる。

$$Q_m = 2.65 \times \square \times \square \times 17.28 \times \sqrt{\frac{28.01}{1.0 \times 339}} \times 0.9$$

$$= \square \text{ kg/h (0.1 kg/h 未満切捨て)}$$

4.3.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、主蒸気逃がし安全弁逃がし弁機能用アキュムレータ及び主蒸気逃がし安全弁自動減圧機能用アキュムレータへの窒素供給時、高圧窒素ガス供給系の減圧弁が故障により全開となった場合に、供給ガス流量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

また、重大事故等対処設備として必要な吹出量は、主蒸気逃がし安全弁への窒素供給時、高圧窒素ガスポンベの出口の減圧弁が故障により全開となった場合に、供給ガス流量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

4.3.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

4.4 吹出量の計算 (P54-F1005A, B)

4.4.1 設計条件

名 称	P54-F1005A, B
種 類	非平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	23 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	窒素
吹出圧力 (MPa)	2.06
最高使用温度 (°C)	66 (SA)
個 数	2
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

4.4.2 吹出量の計算式

ガス用安全弁の吹出量の計算は、設計・建設規格 SRV-3111(2)により、「J I S B 8 2 1 0-1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁」の「附属書 安全弁の公称吹出し量の算定方法」 「3. ガス用に対する公称吹出し量」に従う。

$$Q_m = C' \cdot K_d \cdot A \cdot P_1 \cdot \sqrt{\frac{M}{Z \cdot T}} \cdot 0.9$$

ここで、

Q_m : 公称吹出し量 (kg/h)

C' : κ と P_2 / P_1 による係数 (附属書図 2 による。) 27.0

κ : P_1 における断熱指数 (不明の場合は、 $\kappa = 1.0$ とする。)

P_1 : 公称吹出し量決定圧力の絶対圧力 (MPa) 2.36

(特に指定のない場合は、設定圧力の 1.1 倍とする。)

P_2 : 背圧の絶対圧力 (MPa)

K_d : 公称吹出し係数

A : 吹出し面積 (mm^2)

M : ガスの分子量 28.01

Z : 圧縮係数 (「附属書」図 3 による。) 1.0

T : 公称吹出し量決定圧力におけるガスの絶対温度 (K) 339

枠囲みの内容は商業機密の観点から公開できません。

4.4.3 安全弁の吹出量

4.4.2 項の式より Q_m は以下となる。

$$Q_m = 27.0 \times \square \times \square \times 2.36 \times \sqrt{\frac{28.01}{1.0 \times 339}} \times 0.9$$
$$= \square \text{ kg/h (1 kg/h 未満切捨て)}$$

4.4.4 必要吹出量の設定根拠

重大事故等対処設備として必要な吹出量は、主蒸気逃がし安全弁への窒素供給時、高圧窒素ガスポンベの出口の減圧弁が故障により全開となった場合に、供給ガス流量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

4.4.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

5. 原子炉格納施設の安全弁等の容量計算結果

以下の安全弁等の容量計算結果及び必要な吹出量を次頁以降に示す。

いずれの安全弁等についても容量計算結果が必要な吹出量を上回っていることを確認した。

番号	弁番号	適用基準	対象区分
1	E11-F084	⑤	SA
2	E11-F085	⑤	SA
3	T49-F007A, B	④	DB
4	T63-F006	①	SA

5.1 吹出量の計算 (E11-F084)

5.1.1 設計条件

名 称	E11-F084
種 類	平衡型
形 式	全量式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	20 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (MPa)	3.73
最高使用温度 (°C)	186 (SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

5.1.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、【事例規格】過圧防護に関する規定 (NC-CC-001) 発電用原子力設備規格 設計・建設規格 OPP-7000 により、設計・建設規格 SRV-3112 に従う。

$$W = 5.04 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (弁メーカーにおける実験で求めた値による)

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (MPa) 3.68

G : 入口側の液体の密度 (kg/m³) 1000.0

5.1.3 逃がし弁の吹出量

5.1.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 5.04 \times \square \times \square \times \sqrt{1.1 \times 3.68 \times 1000.0}$$
$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

5.1.4 必要吹出量の設定根拠

重大事故等対処設備として必要な吹出量は、代替循環冷却ポンプの吐出側配管の閉塞部分に内包する流体の温度上昇による熱膨張分を全量逃がし得る容量とし、質量流量で \square kg/h/個 とする。

5.1.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

5.2 吹出量の計算 (E11-F085)

5.2.1 設計条件

名 称	E11-F085
種 類	平衡型
形 式	全量式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	20 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (MPa)	1.37
最高使用温度 (°C)	186 (SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

5.2.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、【事例規格】過圧防護に関する規定 (NC-CC-001) 発電用原子力設備規格 設計・建設規格 OPP-7000 により、設計・建設規格 SRV-3112 に従う。

$$W = 5.04 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (弁メーカーにおける実験で求めた値による)

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (MPa) 1.32

G : 入口側の液体の密度 (kg/m³) 1000.0

5.2.3 逃がし弁の吹出量

5.2.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 5.04 \times \square \times \square \times \sqrt{1.1 \times 1.32 \times 1000.0}$$
$$= \square \text{ kg/h (10 kg/h 未満切捨て)}$$

5.2.4 必要吹出量の設定根拠

重大事故等対処設備として必要な吹出量は、代替循環冷却ポンプの吸込及び吐出側配管の閉塞部分に内包する流体の温度上昇による熱膨張分を全量逃がし得る容量とし、質量流量で \square kg/h/個 とする。

5.2.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

5.3 吹出量の計算 (T49-F007A, B)

5.3.1 設計条件

名 称	T49-F007A, B
種 類	平衡型
形 式	揚程式
呼び径 (入口)	25 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	24 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	水
吹出圧力 (kg/cm ²)	2 (196kPa)
最高使用温度 (°C)	171 (DB)
個 数	2
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

5.3.2 吹出量の計算式

逃がし弁としての吹出量は、S55 年告示第 501 号第 103 条第 1 項第三号に従う。

$$W = 50.4 \cdot A \cdot n \cdot \sqrt{1.1 \cdot \Delta P \cdot G}$$

ここで、

W : 弁の容量 (kg/h)

A : 弁の流体通路の最小面積 (mm²)

n : 流量係数 (実験的に求めた値以外は 0.5 とする) 0.5

ΔP : 逃がし弁入口の圧力と逃がし弁出口の圧力との差 (kg/cm²) 2

G : 入口側の液体の比重量 (g/cm³) 1.0

5.3.3 逃がし弁の吹出量

5.3.2 項の式よりWは以下となる。

$$W = 50.4 \times \square \times 0.5 \times \sqrt{1.1 \times 2 \times 1.0}$$
$$= \square \text{ kg/h (1 kg/h 未満切捨て)}$$

5.3.4 必要吹出量の設定根拠

設計基準対象施設として必要な吹出量は、可燃性ガス濃度制御系再結合装置に接続する冷却水配管に設置されるプラント通常運転時に閉の弁に弁座漏えいが生じた場合に、その漏えい量を全量逃がし得る容量として、質量流量で \square kg/h/個 とする。

5.3.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。

5.4 吹出量の計算 (T63-F006)

5.4.1 設計条件

名 称	T63-F006
種 類	平衡型
形 式	全量式
呼び径 (入口)	50 A
のど部の径 $d_t =$	<input type="text"/> mm
弁座口の径 $D =$	40.0 mm
リフト $L =$	<input type="text"/> mm 以上
流体の種類	蒸気
吹出圧力 (MPa)	0.78
最高使用温度 (°C)	200 (SA)
個 数	1
必要吹出量 (kg/h/個)	<input type="text"/>

5.4.2 吹出量の計算式

蒸気用安全弁の吹出し量の計算は、設計・建設規格 SRV-3111(1)により、「J I S B 8 2 1 0-1994 蒸気用及びガス用ばね安全弁」の「附属書 安全弁の公称吹出し量の算定方法」 「2. 蒸気に対する公称吹出し量」に従う。

$$Q_m = 5.246 \cdot C \cdot K_d \cdot A \cdot (p + 0.1) \cdot 0.9$$

ここで、

Q_m : 公称吹出し量 (kg/h)

A : 吹出し面積 (mm²)

p : 公称吹出し量決定圧力 (MPa) 0.858

(特に指定のない場合、設定圧力が 0.1 MPa を超えるときは、設定圧力の 1.03 倍とする。)

K_d : 公称吹出し係数 (弁メーカーにおける実験で求めた値による)

C : 蒸気の性質による係数 (附属書表 1 による。) 0.988

5.4.3 逃がし弁の吹出量

5.4.2 項の式より Q_m は以下となる。

$$\begin{aligned} Q_m &= 5.246 \times 0.988 \times \square \times \square \times (0.858 + 0.1) \times 0.9 \\ &= \square \text{ kg/h (1 kg/h 未満切捨て)} \end{aligned}$$

5.4.4 必要吹出量の設定根拠

必要な吹出量は、重大事故等時に原子炉格納容器から原子炉格納容器フィルタベント系によるベントを実施した後に、フィルタ装置を原子炉格納容器及び大気から隔離した場合に、フィルタ装置内の放射性物質からの発熱を考慮しても、フィルタ装置の圧力を最高使用圧力（854kPa）以下に抑え得る容量として、質量流量で \square kg/h/個とする。

5.4.5 評価結果

弁の容量は、必要な吹出量以上であるので容量は十分である。